

Spec

PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number : 2002-224565
(43)Date of publication of application : 13.08.2002

(51)Int.Cl. B01J 23/02
B01D 53/34
B01D 53/68
B01D 53/86
C09K 3/00

(21)Application number : 2001-151875 (71)Applicant : JAPAN PIONICS CO LTD
(22)Date of filing : 22.05.2001 (72)Inventor : OTSUKA KENJI
NAWA YOJI
IKEDA TOMOHISA
OCHI YUKIFUMI

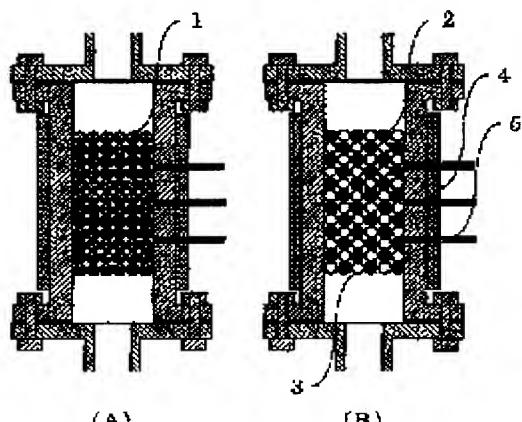
(30)Priority
Priority number : 2000366606 Priority date : 01.12.2000 Priority country : JP

(54) AGENT AND METHOD FOR DECOMPOSING FLUOROCARBON

(57)Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To provide an agent and a method for decomposing a fluorocarbon which can decompose a fluorocarbon (e.g. CF₄) contained in a waste gas discharged from e.g. a semiconductor production step at a degree of decomposition of at least 99.9% at a relatively low temperature, say, 1,000° C or below without causing the agent to be deactivated within a short time and without forming a corrosive gas such as hydrogen fluoride.

SOLUTION: This agent comprises as an effective component aluminum oxide and an alkaline earth metal oxide or an alkaline earth metal compound which yields an alkaline earth metal oxide when thermally decomposed. The method for decomposing a fluorocarbon comprises bringing the fluorocarbon into contact with an agent containing as effective components aluminum oxide and an alkali earth metal oxide under heating. Alternatively, it comprises bringing the fluorocarbon into alternating contact with a treating agent containing aluminum oxide as an effective component and a treating agent containing an alkaline earth metal oxide as effective components under heating.



(19)日本国特許庁 (J P)

(12) 公開特許公報 (A)

(11)特許出願公開番号

特開2002-224565

(P2002-224565A)

(43)公開日 平成14年8月13日 (2002.8.13)

(51)Int.Cl.⁷
B 0 1 J 23/02
B 0 1 D 53/34
53/68
53/66
C 0 9 K 3/00

識別記号
Z A B

F I
B 0 1 J 23/02
C 0 9 K 3/00
B 0 1 D 53/34
53/36

審査請求 未請求 請求項の数25 O L (全 15 頁)

テ-マコ-ト⁸ (参考)
A 4 D 0 0 2
S 4 D 0 4 8
1 3 4 C 4 G 0 6 9
Z A B
G

(21)出願番号 特願2001-151875 (P2001-151875)
(22)出願日 平成13年5月22日 (2001.5.22)
(31)優先権主張番号 特願2000-366606 (P2000-366606)
(32)優先日 平成12年12月1日 (2000.12.1)
(33)優先権主張国 日本 (J P)

(71)出願人 000229601
日本バイオニクス株式会社
東京都港区西新橋1丁目1番3号
(72)発明者 大塚 健二
神奈川県平塚市田村5181番地 日本バイオ
ニクス株式会社平塚研究所内
(72)発明者 名和 洋二
神奈川県平塚市田村5181番地 日本バイオ
ニクス株式会社平塚研究所内
(72)発明者 池田 友久
神奈川県平塚市田村5181番地 日本バイオ
ニクス株式会社平塚研究所内

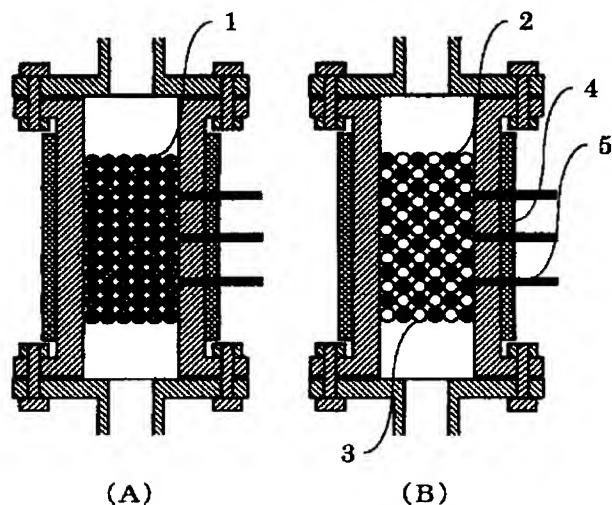
最終頁に続く

(54)【発明の名称】 フルオロカーボンの分解処理剤及び分解処理方法

(57)【要約】

【課題】 半導体製造工程等から排出される排ガスに含まれるC F₄等のフルオロカーボンを、短時間で分解処理剤が失活することなく、またフッ化水素等の腐食性ガスを排出させることなく、1000°C以下の比較的低い温度で99.9%以上の分解率で分解可能な分解処理剤及び分解処理方法を提供する。

【解決手段】 酸化アルミニウムと、アルカリ土類金属の酸化物または加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物を、有効成分として含む分解処理剤とする。また、加熱下で、酸化アルミニウム及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む分解処理剤と接触させてフルオロカーボンを分解する。あるいは、加熱下で、酸化アルミニウムを有効成分として含む処理剤及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む処理剤と交互に接触させてフルオロカーボンを分解する。



(A)

(B)

【特許請求の範囲】

【請求項1】 酸化アルミニウム及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含むことを特徴とするフルオロカーボンの分解処理剤。

【請求項2】 酸化アルミニウム及び加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物を有効成分として含むことを特徴とするフルオロカーボンの分解処理剤。

【請求項3】 酸化アルミニウムとアルカリ土類金属の酸化物を混合し造粒して成る請求項1に記載のフルオロカーボンの分解処理剤。

【請求項4】 酸化アルミニウムと、加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物を、混合し造粒して成る請求項2に記載のフルオロカーボンの分解処理剤。

【請求項5】 酸化アルミニウムの造粒物とアルカリ土類金属の酸化物の造粒物を混合して成る請求項1に記載のフルオロカーボンの分解処理剤。

【請求項6】 酸化アルミニウムの造粒物と、加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物の造粒物を、混合して成る請求項2に記載のフルオロカーボンの分解処理剤。

【請求項7】 分解処理剤に含まれるアルミニウムとアルカリ土類金属の原子数の比(A1/M)が、0.05～5である請求項1または請求項2に記載のフルオロカーボンの分解処理剤(A1はアルミニウム原子数を表わし、Mはベリリウム、マグネシウム、カルシウム、ストロンチウム、バリウムの原子数を表わす)。

【請求項8】 酸化アルミニウムが、平均細孔直径50～200Åの細孔を有する酸化アルミニウムである請求項1または請求項2に記載のフルオロカーボンの分解処理剤。

【請求項9】 加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物が、アルカリ土類金属の水酸化物または炭酸塩である請求項2に記載のフルオロカーボンの分解処理剤。

【請求項10】 分解処理剤中の重量割合として、有効成分が70%以上含まれる請求項1または請求項2に記載のフルオロカーボンの分解処理剤。

【請求項11】 フルオロカーボンがパーフルオロカーボンである請求項1または請求項2に記載のフルオロカーボンの分解処理剤。

【請求項12】 フルオロカーボンがCF₄である請求項1または請求項2に記載のフルオロカーボンの分解処理剤。

【請求項13】 フルオロカーボンを含有するガスを、加熱下で、酸化アルミニウム及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む分解処理剤と接触させてフルオロカーボンを分解することを特徴とするフルオロカーボンの分解処理方法。

【請求項14】 フルオロカーボンを含有するガスを、酸素及び/または水蒸気の共存下、加熱下で、酸化アルミニウム及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む分解処理剤と接触させてフルオロカーボンを分解することを特徴とするフルオロカーボンの分解処理方法。

【請求項15】 加熱する前の分解処理剤が、酸化アルミニウムと、アルカリ土類金属の酸化物または加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物を、混合し造粒して成る分解処理剤である請求項13または請求項14に記載のフルオロカーボンの分解処理方法。

【請求項16】 加熱する前の分解処理剤が、酸化アルミニウムの造粒物と、アルカリ土類金属の酸化物または加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物の造粒物を、混合して成る分解処理剤である請求項13または請求項14に記載のフルオロカーボンの分解処理方法。

【請求項17】 フルオロカーボンを含有するガスと分解処理剤の接触温度が、300～1000℃である請求項13または請求項14に記載のフルオロカーボンの分解処理方法。

【請求項18】 失活した分解処理剤を順次反応系から排出するとともに、新規分解処理剤を反応系に供給する請求項13または請求項14に記載のフルオロカーボンの分解処理方法。

【請求項19】 フルオロカーボンを含有するガスを、酸素及び/または水蒸気の共存下、加熱下で、酸化アルミニウムを有効成分として含む処理剤及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む処理剤と交互に接触させてフルオロカーボンを分解することを特徴とするフルオロカーボンの分解処理方法。

【請求項20】 加熱する前の、アルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む処理剤が、アルカリ土類金属の酸化物または加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物の造粒物から成る処理剤である請求項19に記載のフルオロカーボンの分解処理方法。

【請求項21】 フルオロカーボンを含有するガスと処理剤の接触温度が、300～1000℃である請求項19に記載のフルオロカーボンの分解処理方法。

【請求項22】 加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物が、アルカリ土類金属の水酸化物または炭酸塩である請求項15、請求項16または請求項20に記載のフルオロカーボンの分解処理方法。

【請求項23】 分解処理前のフルオロカーボンを含有するガスと分解処理後のガスを熱交換させる請求項13、請求項14または請求項19に記載のフルオロカーボンの分解処理方法。

【請求項24】 フルオロカーボンがC F₄である請求項13に記載のフルオロカーボンの分解処理方法。

【請求項25】 フルオロカーボンがパーフルオロカーボンである請求項14または請求項18に記載のフルオロカーボンの分解処理方法。

【発明の詳細な説明】

【0001】

【発明の属する技術分野】 本発明はフルオロカーボンの分解処理剤及び分解処理方法に関する。さらに詳細には半導体製造工程等から排出される排ガスに含まれるC F₄等のフルオロカーボンを、1000°C以下の比較的低い温度で長時間効率よく分解処理することが可能な分解処理剤及び分解処理方法に関する。

【0002】

【従来の技術】 半導体製造工業においては、ドライエッティング装置のエッティングガスやCVD装置のチャンバークリーニングガス等として、C F₄、C₂ F₆、C₄ F₆、C₅ F₈等のフルオロカーボンが使用されている。これらのフルオロカーボンは非常に安定な化合物であり地球温暖化に対する影響が大きいため、大気に放出した場合の環境への悪影響が懸念されている。従って、半導体製造工程から排出される排ガスに含まれるこれらのフルオロカーボンは、回収するかあるいは分解して大気に放出することが好ましい。

【0003】 従来から使用されているC F₄、C₂ F₆、C₄ F₆、C₅ F₈等のフルオロカーボンを、エッティングガスやチャンバークリーニングガス等として用いた後の排ガスは、通常は、窒素、アルゴン、ヘリウム等のキャリアガスをベースガスとし、前記フルオロカーボンの他、HF、F₂、SiF₄等の酸性ガスが含まれることが多い。また、排ガスに含まれるこれらのフルオロカーボンの濃度は、通常10~50000 ppm程度である。このように排ガスに含まれるフルオロカーボンの濃度が比較的低いため、これらの処理には、ランニングコストがより安い分解が多く試みられてきた。

【0004】 従来からフルオロカーボンを分解処理する方法としては、例えばフルオロカーボンを含む排ガスを、水素、メタン、プロパン等を用いた焼却炉の火炎中に導入して燃焼させる方法、あるいはフルオロカーボンを含む排ガスに、空気または酸素、あるいは空気または酸素とともに水分を含む混合ガスを添加して加熱酸化する方法によりフルオロカーボンの分解が行なわれていた。また、フルオロカーボン等のフッ素化合物を、アルミナ存在下で、分子状酸素と接触させる方法（特開平10-286434号公報）、アルミナに6A族、8族、3B族の金属及び硫酸、磷酸、ほう酸等の無機酸を担持させた分解処理触媒と接触させる方法（特開平11-165071号公報）、酸素及び水共存下において、300~1000°Cに加熱された、アルミナ系触媒とシリカ混合材とを混合して成る触媒層を通過させる方法（特

開2000-15060号公報）等が開発されている。

【0005】

【発明が解決しようとする課題】 しかしながら、燃焼法による分解処理方法は、フルオロカーボンを分解処理していない待機時にも燃焼状態を維持しなければならないためエネルギーコストが高い、二酸化炭素を大量に放出するという不都合があった。空気または酸素を添加して加熱酸化する分解処理方法は、1000°C以上の加熱が必要であり、C F₄の分解の場合はさらに高い温度が必要であるため、耐熱性とともに耐腐食性の点で分解処理装置の実用化が困難であった。

【0006】 アルミナを分解触媒として用いたフルオロカーボンの分解処理方法は、比較的低い温度でフルオロカーボンを分解できるという長所がある。しかし、この分解処理方法においては、フルオロカーボンとの反応によりアルミナの表面にフッ化アルミニウムが生成し、短時間で分解触媒が失活するという不都合があった。また、アルミナに金属、無機酸、あるいはシリカを添加した分解処理触媒は、分解触媒の活性を比較的長時間維持させることを目的に開発されたものであるが、分解対象のフルオロカーボンがC F₄の場合は、1000°C以下の温度で100%近い分解率を維持して長時間連続で分解処理することは困難であった。

【0007】 さらに、水の共存下でフルオロカーボンの分解処理を行なった場合は、分解率を向上させることができるが、分解処理後にフッ化水素が生成するため、排ガスを大気に放出するに先立って湿式浄化装置等によりこれを除去する必要があるほか、分解処理装置から排出される排ガスは、高温かつ腐食性であるため熱交換器を使用することができないという不都合があった。従って、本発明が解決しようとする課題は、半導体製造工程等から排出される排ガスに含まれるC F₄等のフルオロカーボンを、短時間で分解処理剤が失活することなく、またフッ化水素等の腐食性ガスを排出させることなく、1000°C以下の比較的低い温度で99.9%以上の分解率で分解可能な分解処理剤及び分解処理方法を提供することである。

【0008】

【課題を解決するための手段】 本発明者らは、これらの課題を解決すべく鋭意検討した結果、フルオロカーボンを、酸化アルミニウム及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む分解処理剤と接触させることにより、あるいは酸化アルミニウムを有効成分として含む処理剤及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む処理剤と交互に接触させることにより、フッ化水素等の腐食性ガスを排出させることなく、フルオロカーボンがC F₄の場合であっても1000°C以下の比較的低い温度で99.9%以上の分解率を維持して長時間連続で分解処理できることを見い出し本発明のフルオロカーボンの分解処理方法に到達した。

【0009】すなわち本発明は、酸化アルミニウム及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含むことを特徴とするフルオロカーボンの分解処理剤である。また、本発明は、酸化アルミニウム及び加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物を有効成分として含むことを特徴とするフルオロカーボンの分解処理剤である。また、本発明は、フルオロカーボンを含有するガスを、加熱下で、酸化アルミニウム及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む分解処理剤と接触させてフルオロカーボンを分解することを特徴とするフルオロカーボンの分解処理方法である。

【0010】また、本発明は、フルオロカーボンを含有するガスを、酸素及び/または水蒸気の共存下、加熱下で、酸化アルミニウム及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む分解処理剤と接触させてフルオロカーボンを分解することを特徴とするフルオロカーボンの分解処理方法である。さらに、本発明は、フルオロカーボンを含有するガスを、酸素及び/または水蒸気の共存下、加熱下で、酸化アルミニウムを有効成分として含む処理剤及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む処理剤と交互に接触させてフルオロカーボンを分解することを特徴とするフルオロカーボンの分解処理方法である。

【0011】

【発明の実施の形態】本発明のフルオロカーボンの分解処理剤及び分解処理方法は、窒素、アルゴン、ヘリウム等のガス中に含まれる、炭化水素の全てがフッ素に置換されたパーフルオロカーボン、一部がフッ素に置換されたヒドロフルオロカーボンの分解処理に適用されるが、これらのフルオロカーボンの中でも化学的に安定なCF₄の分解処理において、短時間で分解処理剤が失活することなく、フッ化水素等の腐食性ガスを排出せることなく、1000°C以下の分解温度で99.9%以上の分解率で分解可能な点で特に効果を發揮する。

【0012】本発明のフルオロカーボンの分解処理剤は、酸化アルミニウム及び酸化マグネシウム、酸化カルシウム、酸化ストロンチウム等のアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む分解処理剤である。また、本発明のフルオロカーボンの分解処理剤は、酸化アルミニウム及び加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となる水酸化カルシウム、炭酸カルシウム、水酸化ストロンチウム、炭酸ストロンチウム等のアルカリ土類金属化合物を有効成分として含む分解処理剤である。

【0013】本発明のフルオロカーボンの分解処理方法は、フルオロカーボンを含有するガスを、加熱下で、酸化アルミニウム及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む分解処理剤と接触させてフルオロカーボンを分解する分解処理方法である。また、本発明のフルオロカーボンの分解処理方法は、フルオロカーボンを含有するガスを、酸素及び/または水蒸気の共存下、加熱下

で、酸化アルミニウムを有効成分として含む処理剤及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む処理剤と交互に接触させてフルオロカーボンを分解する分解処理方法である。

【0014】本発明のフルオロカーボンの分解処理剤及び分解処理方法において、分解処理の対象となるフルオロカーボンとしては、例えば、CF₄、C₂F₆、C₃F₈、C₄F₁₀、C₅F₁₂、C₄F₈、C₄F₆、C₅F₈等のパーフルオロカーボン及びCH₃F、CH₂F₂、CHF₃、C₂H₄F₂、C₂H₂F₄等のヒドロフルオロカーボンが挙げられる。

【0015】以下、本発明のフルオロカーボンの分解処理剤について詳細に説明する。本発明の分解処理剤は、有効成分として、酸化アルミニウムと、アルカリ土類金属の酸化物または加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物が用いられる。本発明に用いられる酸化アルミニウムとしては、平均細孔直徑が50~200Åの細孔を有するものが好ましい。平均細孔直徑が50Å未満の細孔を有する酸化アルミニウムまたは平均細孔直徑が200Åを越える細孔を有する酸化アルミニウムを用いた場合は、フルオロカーボンの分解率が低下する虞を生じる。また、比表面積が100m²/g以上の酸化アルミニウムが好ましい。酸化アルミニウムの純度は99%以上であることが好ましく、さらに99.9%以上であることがより好ましい。

【0016】本発明において、酸化アルミニウムと共に分解処理剤の有効成分に用いられるアルカリ土類金属の酸化物としては、酸化ベリリウム、酸化マグネシウム、酸化カルシウム、酸化ストロンチウム、酸化バリウムを挙げができるが、酸化ベリリウムは昇華開始温度が800°Cであり、酸化バリウムは有毒性が懸念されるため、酸化マグネシウム、酸化カルシウムまたは酸化ストロンチウムを用いることが好ましい。

【0017】また、本発明においては、前記のアルカリ土類金属の酸化物に替えて、フルオロカーボンを分解処理する温度またはその近辺の温度で、分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物を用いることができる。これらの化合物としては、アルカリ土類金属の水酸化物、炭酸塩、硫酸塩、硝酸塩、有機酸塩等を挙げができるが、容易に酸化物に転換できる点及び有害ガス等を排出しない点で水酸化物または炭酸塩を用いることが好ましい。また、前記と同様な理由により、マグネシウム、カルシウムまたはストロンチウムの化合物を用いることが好ましい。

【0018】本発明のフルオロカーボンの分解処理剤は、通常は前記の酸化アルミニウムと、アルカリ土類金属の酸化物または加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物を、混合し造粒することにより調製されるか、あるいは酸化アルミニウムを造粒するとともに、アルカリ土類金属の酸化物または加

7
熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物を造粒した後、これらを混合することにより調製される。

【0019】いずれの分解処理剤の調製方法においても、分解処理剤に含まれるアルミニウムとアルカリ土類金属の原子数の比 (A1/M) が、通常は 0.05 ~ 5.0 となるように、好ましくは 0.2 ~ 3.0 となるように調製される。(A1 はアルミニウム原子数を表わし、M はベリリウム、マグネシウム、カルシウム、ストロンチウム、バリウムの原子数を表わす)。また、いずれの調製方法においても、通常は直径が 0.1 ~ 20 mm 程度、好ましくは直径が 1 ~ 10 mm 程度の球状、これに類似する形状、またはこれに相当する大きさ及び形状となるように造粒して調製される。

【0020】また、本発明のフルオロカーボンの分解処理剤は、造粒の際の成型性や成型強度を高めるために、有効成分のほかにバインダーを加えてよい。このようなバインダーとしては、ポリビニルアルコール、ポリエチレングリコール、ポリプロピレングリコール、メチセルロース、カルボキシメチルセルロースなどの有機系バインダー、シリカ、珪藻土、珪酸ナトリウム、硫酸水素ナトリウムなどの無機系バインダーを挙げることができる。これらのバインダーを加える場合は、浄化剤を調製する際に有効成分に添加、混練される。バインダーの添加量は、成型条件などによって異なり一概には特定できないが、少なすぎる場合はバインダーとしての効果が得られず、多すぎる場合は分解処理能力が低下することから、通常は分解処理剤全重量に対して 0.1 ~ 10 wt % であり、好ましくは 0.5 ~ 5 wt % である。

【0021】また、分解処理剤中にはフルオロカーボンの分解に悪影響を及ぼさない不純物、不活性物質等を含んでいてよい。さらに、使用前の分解処理剤は水分を含んでいてもよいが含まない方が好ましい。従って、酸化アルミニウムとアルカリ土類金属化合物（または酸化物）を混合し造粒する際は、打錠成型により造粒することが好ましい。尚、これらのバインダー、不純物、不活性物質、水分などを含んだ場合においても、分解処理剤中の有効成分の含有量は、通常は 70 wt % 以上、好ましくは 90 wt % 以上である。

【0022】次に、本発明のフルオロカーボンの分解処理方法を、図 1 乃至図 3 に基づいて詳細に説明するが、本発明がこれらにより限定されるものではない。本発明のフルオロカーボンの分解処理方法の第一の形態は、フルオロカーボンを含有するガスを、加熱下で、酸化アルミニウム及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む分解処理剤と接触させてフルオロカーボンを分解する方法であり、図 1 はそのための分解処理装置の例を示す断面図である。また、本発明のフルオロカーボンの分解処理方法の第二の形態は、フルオロカーボンを含有するガスを、酸素及び／または水蒸気の共存下、加熱下

で、酸化アルミニウムを有効成分として含む処理剤及びアルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む処理剤と交互に接触させてフルオロカーボンを分解する方法であり、図 2 はそのための分解処理装置の例を示す断面図である。

【0023】フルオロカーボンの分解を、本発明の分解処理方法の第一の形態により実施する場合は、通常は前述の本発明の分解処理剤が使用される。また、フルオロカーボンの分解を、本発明の分解処理方法の第二の形態により実施する場合は、通常は酸化アルミニウムを有効成分として含む処理剤として、酸化アルミニウムの造粒物が使用され、アルカリ土類金属の酸化物を有効成分として含む処理剤として、アルカリ土類金属の酸化物または加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物の造粒物が使用される。尚、各々の処理剤中の有効成分の含有量は、通常は 70 wt % 以上、好ましくは 90 wt % 以上である。

【0024】本発明の第二の形態による分解処理方法においても、酸化アルミニウムとしては、平均細孔直径が 50 ~ 200 Å の細孔を有し、比表面積が 100 m² / g 以上で、純度が 99 % 以上のものが好ましい。また、アルカリ土類金属の酸化物としても、同様に酸化マグネシウム、酸化カルシウム、酸化ストロンチウムが好ましく、加熱分解されてアルカリ土類金属の酸化物となるアルカリ土類金属化合物としても、マグネシウム、カルシウムまたはストロンチウムの、水酸化物または炭酸塩が好ましい。また、これらは各々通常は直径が 0.1 ~ 20 mm 程度、好ましくは 1 ~ 10 mm 程度の球状、これに類似する形状、またはこれに相当する大きさ及び形状となるように造粒して調製される。

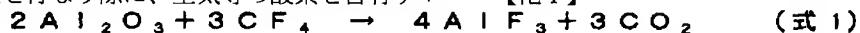
【0025】本発明において、分解処理方法の第一の形態によりフルオロカーボンの分解処理を実施する場合は、分解処理を行なう前、分解処理装置に、例えば、図 1 (A) に示すように、酸化アルミニウムとアルカリ土類金属化合物（または酸化物）を混合し造粒した造粒物 1 から成る分解処理剤が充填されるか、あるいは、図 1 (B) に示すように、酸化アルミニウムの造粒物 2 とアルカリ土類金属化合物（または酸化物）の造粒物 3 が混合して成る分解処理剤が充填される。

【0026】また、本発明において、分解処理方法の第二の形態によりフルオロカーボンの分解処理を実施する場合は、分解処理を行なう前、分解処理装置に、例えば、図 2 に示すように、酸化アルミニウムの造粒物 2 から成る処理剤とアルカリ土類金属化合物（または酸化物）の造粒物 3 から成る処理剤が交互に積層される。尚、分解処理方法の第二の形態によるフルオロカーボンの分解処理において、酸化アルミニウムの造粒物から成る処理剤の層の厚さ、アルカリ土類金属化合物（または酸化物）の造粒物から成る処理剤の層の厚さは、両者共通常は 2 ~ 20 mm である。

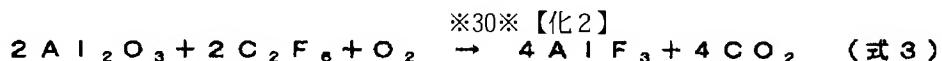
【0027】本発明において、分解処理装置の形状は通常は円筒状であり、大きさは通常は内径10～500mm、長さは20～2000mm程度である。分解処理装置に充填される分解処理剤の充填長は、通常は10～1000mm程度、好ましくは50～500mm程度である。分解処理剤の充填長が10mm以下の場合はフルオロカーボンの分解が不充分となり、1000mm以上の場合は圧力損失が大きくなる。また、分解処理装置を加熱するための手段としては、通常は図1または図2のように分解処理装置の外側にヒーターが設置され、外部の制御装置により温度がコントロールされる。尚、分解処理装置のヒーターとして、多段に分割したヒーターを用いて温度制御することもできる。

【0028】本発明においては、第一の形態によりフルオロカーボンの分解処理を行なう場合は、図1に示す分解処理装置のように分解処理剤を固定床として用いるほか、移動床、流動床として用いることができる。例えば、失活した分解処理剤を分解処理装置の下部に設けた分解処理剤排出口から排出するとともに、分解処理装置の上部に設けた分解処理剤供給口から新規分解処理剤を反応系に供給することにより、さらに長時間にわたり連続してフルオロカーボンの分解処理を実施することができる。

【0029】本発明の第一の形態によるフルオロカーボンの分解処理においては、フルオロカーボンがCF₄の場合は、分解処理を行なう際に、空気等の酸素を含有す*



【0032】



【0033】



【0034】すなわち、本発明によりフルオロカーボンの分解を行なう際には、酸化アルミニウムの表面にはフルオロカーボンとの反応によりフッ化アルミニウムが生成するが、フッ化アルミニウムは直ちにアルカリ土類金属の酸化物と反応して酸化アルミニウムが再生されるので、長時間連続でフルオロカーボンを分解処理することができる。また、酸素が共存する場合は、COの排出を防止することができる。酸素を共存させずにCF₄以外のフルオロカーボンの分解を行なった場合は、COを排出する虞があるが、後段に乾式浄化装置を備えることによ

* るガス、水、水蒸気またはこれらの混合物を添加してもよいが、これらを添加しなくてもCOを排出することなくCF₄を分解できる。また、フルオロカーボンがCF₄以外の場合は、何も添加することなく、または水、水蒸気のみ添加して分解処理を行なうと、フルオロカーボンを分解することができるが、COを排出する虞があるので、分解処理を行なう際に、酸素を含有するガス、水、水蒸気またはこれらの混合物を添加することが好ましい。また、本発明の第二の形態によるフルオロカーボンの分解処理においては、分解処理を行なう際に、フルオロカーボンを含有するガスに、酸素を含有するガス、水、水蒸気、またはこれらの混合物が添加される。

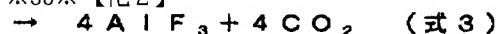
【0030】本発明によりCF₄を、酸化アルミニウム及び酸化カルシウムからなる分解処理剤により、酸素及び水蒸気を共存させることなく分解処理する場合は、次の(式1)及び(式2)の反応が起こると推測される。また、CF₄以外のフルオロカーボン、例えばC₂F₆を、酸化アルミニウム及び酸化カルシウムからなる分解処理剤により、酸素の共存下で分解する場合は、次の(式3)及び(式4)の反応が起こると推測される。また、C₂F₆を、酸化アルミニウム及び酸化カルシウムからなる分解処理剤により、水蒸気の共存下で分解する場合は、(式5) (式6) (式7)及び(式8)の反応が起こると推測される。

【0031】

【化1】



※30※【化2】



より容易に浄化することができる。また、水蒸気が共存する場合は、水蒸気がフッ化アルミニウムと反応するので、さらに長時間の分解処理が可能である。この際は腐食性ガスであるフッ化水素が発生するが、直ちにアルカリ土類金属の酸化物と反応して消失するので、分解処理装置からこの腐食性ガスが排出されることはない。尚、本発明の第二の形態によるフルオロカーボンの分解処理において水蒸気を共存させた場合は、HFによる下層部の酸化アルミニウムの失活を防ぐことができる。

【0035】フルオロカーボンと分解処理剤の接触温度

は、フルオロカーボンの種類、濃度、流量等により異なり一概に限定することはできないが、 CF_4 以外のフルオロカーボンの分解処理の場合は、通常は 300~1000°C であり、 CF_4 の分解処理の場合は、通常は 700~1000°C である。前記下限温度以下ではフルオロカーボンの分解率が低く、一方 1000°C 以上では分解処理装置に耐熱性の高い材料が要求される不都合がある。また、フルオロカーボンを分解処理する際の圧力は通常は常圧で行われるが、減圧あるいは加圧下で行なうこともできる。

【0036】本発明においてフルオロカーボンを含むガスの流速に特に制限はないが、一般的にガス中に含有されるフルオロカーボンの濃度が高いほど流速を小さくすることが好ましい。このため分解処理装置はフルオロカーボンの種類、濃度等などに応じて設計されるが、通常は空筒基準線速度 (LV) が 50 cm/s 以下以下の範囲となるようにされる。

【0037】図3は、本発明のフルオロカーボンの分解処理方法を実施するための分解処理システムの一例を示す構成図である。図3のフルオロカーボンの分解処理システムにおいて、フルオロカーボンを含有するガス、酸素及び/または水蒸気は、各々フルオロカーボン導入ライン6、酸素及び/または水蒸気導入ライン7からフルオロカーボンの分解処理装置9に導入され、フルオロカーボンが分解処理された後、分解ガスの排出ライン11により排出される。尚、本発明の第一の形態によりフルオロカーボンの分解処理を行なう場合は、酸素及び/または水蒸気導入ライン7を使用することなく分解処理を行なうこともできる。本発明においては、腐食性ガスが排出しないので、図3に示すように分解処理前のフルオロカーボンを含有するガスと分解処理後のガスを熱交換器により熱交換させることができある。また、フッ化水素等の腐食性ガスを浄化するための装置が不要である。

【0038】

【実施例】次に、本発明を実施例により具体的に説明するが、本発明がこれらにより限定されるものではない。

【0039】実施例1

(分解処理剤の調製) 市販のアルミナ触媒(平均細孔直径 130 Å、純度 99.9%) 及び酸化カルシウム(純度 99%)を 100 μm 以下になるまで粉碎し、原子数の比 (A1/Ca) が、0.5 となるように混合した。混合物を内径 20 mm、高さ 5 mm の型に詰めた後、油圧ジャッキを用いて 150~160 kg/cm² の圧力で 30 秒間加圧することにより成型して得られた剤を破碎して、さらに篩により 3.36 mm の目の開きを通過し 2.00 mm の目の開きを通過しないものを分解処理剤とした。

【0040】(分解処理試験) 前記の分解処理剤を、内径 4.2 mm、長さ 1000 mm のセラミック製の分解処

理装置の内部に、図1 (A) のような構成で充填長が 300 mm となるように充填した。分解処理装置の処理剤の温度を 860°C に加熱した後、 CF_4 (流量 10 ml/min) を含有する窒素(合計流量 877 ml/min)を分解処理装置に導入するとともに、水蒸気(流量 73 ml/min)及び酸素(流量 50 ml/min)を分解処理装置に導入して CF_4 を分解した。

【0041】この間、30 分毎に分解処理装置の排出口から排出される分解ガスの一部を採取し、FT-IR

10 (フーリエ変換赤外分光光度計) 及び G C-T C D (熱伝導度検出器) によって CF_4 の分析を行ない CF_4 の分解率が 99.9% 以下になるまでの時間を測定した結果 51 時間であった。これより分解処理剤 1 L (リットル) 当たりに対する CF_4 の分解処理量 (L) (分解処理能力) を求めた。また、HF の排出の有無を検知管 ((株)ガステック製) により調査した。これらの結果を表1に示す。

【0042】実施例2、3

実施例1の分解処理剤の調製における酸化アルミニウムと酸化カルシウムの混合比を、原子数の比 (A1/Ca) が各々 0.25、1.0 となるように混合したほかは、実施例1と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例1と同様にして CF_4 の分解処理試験を行なった。その結果を表1に示す。

【0043】実施例4、5

実施例1の分解処理試験における CF_4 の濃度を各々 0.2%、2.0% に変えたほかは実施例1と同様にして CF_4 の分解処理試験を行なった。その結果を表1に示す。

【0044】実施例6~8

実施例1の分解処理試験におけるフルオロカーボンを、各々 C_2F_6 、 C_5F_8 、 CHF_3 に替えたほかは実施例1と同様にしてフルオロカーボンの分解処理試験を行なった。その結果を表1に示す。

【0045】実施例9~16

実施例1の分解処理剤の調製における酸化カルシウムを、各々酸化マグネシウム(実施例9)、酸化ストロンチウム(実施例10)、水酸化カルシウム(実施例11)、水酸化マグネシウム(実施例12)、水酸化ストロンチウム(実施例13)、炭酸カルシウム(実施例14)、炭酸マグネシウム(実施例15)、炭酸ストロンチウム(実施例16)に替えたほかは実施例1と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例1と同様にして CF_4 の分解処理試験を行なった。その結果を表1に示す。

【0046】実施例17

(分解処理剤の調製) 市販のアルミナ触媒(平均細孔直径 130 Å、純度 99.9%、粒径 2~3 mm)を酸化アルミニウムの造粒物とした。また、市販の酸化カルシウム(純度 99%)を 100 μm 以下になるまで粉碎

し、内径20mm、高さ5mmの型に詰めた後、油圧ジャッキ用いて150～160kg/cm²の圧力で30秒間加圧することにより成型し、得られた剤を破碎して、さらに篩により3.36mmの目の開きを通過し2.00mmの目の開きを通過しないものを酸化カルシウムの造粒物とした。これらを原子数の比(A1/Ca)が0.5となるように混合して分解処理剤を得た。

【0047】(分解処理試験) 前記の分解処理剤を、内径42mm、長さ1000mmのセラミック製の分解処理装置の内部に、図1(B)のような構成で充填長が300mmとなるように充填した。分解処理装置の処理剤の温度を860℃に加熱した後、CF₄ (流量10ml/min) を含有する窒素 (合計流量877ml/min) を分解処理装置に導入するとともに、水蒸気 (流量73ml/min) 及び酸素 (流量50ml/min) を分解処理装置に導入してCF₄ を分解した。

【0048】この間、30分毎に分解処理装置の排出口から排出される分解ガスの一部を採取し、FT-IR (フーリエ変換赤外分光光度計) 及びGC-TCD (熱伝導度検出器) によってCF₄ の分析を行ないCF₄ の分解率が99.9%以下になるまでの時間を測定して分解処理剤1L (リットル) 当たりに対するCF₄ の分解処理量 (L) (分解処理能力) を求めるとともに、HFの排出の有無を検知管 ((株)ガステック製) により調査した。その結果を表2に示す。

【0049】実施例18, 19

実施例17の分解処理剤の調製における酸化アルミニウムの造粒物と酸化カルシウムの造粒物の混合比を、原子数の比(A1/Ca)が各々0.25、1.0となるように混合したほかは、実施例17と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例17と同様にしてCF₄ の分解処理試験を行なった。その結果を表2に示す。

【0050】実施例20, 21

実施例17の分解処理試験におけるCF₄ の濃度を各々0.2%、2.0%に変えたほかは実施例17と同様にしてCF₄ の分解処理試験を行なった。その結果を表2に示す。

【0051】実施例22～24

実施例17の分解処理試験におけるフルオロカーボンを、各々C₂F₆、C₅F₈、CHF₃に替えたほかは実施例17と同様にしてフルオロカーボンの分解処理試験を行なった。その結果を表2に示す。

【0052】実施例25～32

実施例17の分解処理剤の調製における酸化カルシウムを、各々酸化マグネシウム (実施例25)、酸化ストロンチウム (実施例26)、水酸化カルシウム (実施例27)、水酸化マグネシウム (実施例28)、水酸化ストロンチウム (実施例29)、炭酸カルシウム (実施例30)、炭酸マグネシウム (実施例31)、炭酸ストロン

チウム (実施例32) に替えたほかは実施例17と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例17と同様にしてCF₄ の分解処理試験を行なった。その結果を表2に示す。

【0053】実施例33

(処理剤の調製) 市販のアルミナ触媒 (平均細孔直径130Å、純度99.9%、粒径2～3mm) を酸化アルミニウムの造粒物から成る処理剤とした。また、市販の酸化カルシウム (純度99%) を100μm以下になるまで粉碎し、内径20mm、高さ5mmの型に詰めた後、油圧ジャッキ用いて150～160kg/cm²の圧力で30秒間加圧することにより成型し、得られた剤を破碎して、さらに篩により3.36mmの目の開きを通過し2.00mmの目の開きを通過しないものを酸化カルシウムの造粒物から成る処理剤とした。

【0054】(分解処理試験) 前記の処理剤を、内径42mm、長さ1000mmのセラミック製の分解処理装置の内部に、図2のような構成で原子数の比(A1/Ca)が0.5となるように交互に4層ずつ充填した (全充填長600mm)。分解処理装置の処理剤の温度を860℃に加熱した後、CF₄ (流量10ml/min) を含有する窒素 (合計流量877ml/min) を分解処理装置に導入するとともに、水蒸気 (流量73ml/min) 及び酸素 (流量50ml/min) を分解処理装置に導入してCF₄ を分解した。

【0055】この間、30分毎に分解処理装置の排出口から排出される分解ガスの一部を採取し、FT-IR (フーリエ変換赤外分光光度計) 及びGC-TCD (熱伝導度検出器) によってCF₄ の分析を行ないCF₄ の分解率が99.9%以下になるまでの時間を測定して分解処理剤1L (リットル) 当たりに対するCF₄ の分解処理量 (L) (分解処理能力) を求めるとともに、HFの排出の有無を検知管 ((株)ガステック製) により調査した。その結果を表3に示す。

【0056】実施例34, 35

実施例33の分解処理試験における酸化アルミニウムの原子数と酸化カルシウムの原子数の比(A1/Ca)が、各々0.25、1.0となるように処理剤を積層したほかは、実施例33と同様にしてCF₄ の分解処理試験を行なった。その結果を表3に示す。

【0057】実施例36, 37

実施例33の分解処理試験におけるCF₄ の濃度を各々0.2%、2.0%に変えたほかは実施例33と同様にしてCF₄ の分解処理試験を行なった。その結果を表3に示す。

【0058】実施例38～40

実施例33の分解処理試験におけるフルオロカーボンを、各々C₂F₆、C₅F₈、CHF₃に替えたほかは実施例33と同様にしてフルオロカーボンの分解処理試験を行なった。その結果を表3に示す。

【0059】実施例41～48

実施例33の処理剤の調製における酸化カルシウムを、各々酸化マグネシウム（実施例41）、酸化ストロンチウム（実施42）、水酸化カルシウム（実施例43）、水酸化マグネシウム（実施例44）、水酸化ストロンチウム（実施例45）、炭酸カルシウム（実施例46）、炭酸マグネシウム（実施例47）、炭酸ストロンチウム（実施例48）に替えたほかは実施例33と同様にして処理剤を調製した。これらの処理剤を用いて、実施例33と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表3に示す。

【0060】実施例49

実施例1と同様にして調製した分解処理剤を、内径42mm、長さ1000mmのSUS316L製の分解処理装置の内部に、図1（A）のような構成で充填長が300mmとなるように充填した。分解処理装置の処理剤の温度を860℃に加熱した後、CF₄（流量10ml/min）を含有する窒素（合計流量1000ml/min）を分解処理装置に導入してCF₄を分解した。

【0061】この間、30分毎に分解処理装置の排出口から排出される分解ガスの一部を採取し、FT-IR（フーリエ変換赤外分光光度計）及びGC-TC（熱伝導度検出器）によってCF₄の分析を行ないCF₄の分解率が99.9%以下になるまでの時間を測定して分解処理剤1L（リットル）当たりに対するCF₄の分解処理量（L）（分解処理能力）を求めるとともに、HFの排出の有無を検知管（（株）ガステック製）により調査した。その結果を表4に示す。

【0062】実施例50, 51

実施例49の分解処理剤の調製における酸化アルミニウムと酸化カルシウムの混合比を、原子数の比（Al/Ca）が各々0.25、1.0となるように混合したほかは、実施例49と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例49と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表4に示す。

【0063】実施例52, 53

実施例49の分解処理試験におけるCF₄の濃度を各々0.2%、2.0%に変えたほかは実施例49と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表4に示す。

【0064】実施例54～56

実施例49の分解処理試験におけるフルオロカーボンを、各々C₂F₆、C₅F₈、CHF₃に替えたほかは実施例49と同様にしてフルオロカーボンの分解処理試験を行なった。その結果を表4に示す。

【0065】実施例57～64

実施例49の分解処理剤の調製における酸化カルシウムを、各々酸化マグネシウム（実施例57）、酸化ストロンチウム（実施例58）、水酸化カルシウム（実施例5

9）、水酸化マグネシウム（実施例60）、水酸化ストロンチウム（実施例61）、炭酸カルシウム（実施例62）、炭酸マグネシウム（実施例63）、炭酸ストロンチウム（実施例64）に替えたほかは実施例49と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例49と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表4に示す。

【0066】実施例65

実施例17と同様にして調製した分解処理剤を、内径42mm、長さ1000mmのSUS316L製の分解処理装置の内部に、図1（B）のような構成で充填長が300mmとなるように充填した。分解処理装置の処理剤の温度を860℃に加熱した後、CF₄（流量10ml/min）を含有する窒素（合計流量1000ml/min）を分解処理装置に導入してCF₄を分解した。

【0067】この間、30分毎に分解処理装置の排出口から排出される分解ガスの一部を採取し、FT-IR（フーリエ変換赤外分光光度計）及びGC-TC（熱伝導度検出器）によってCF₄の分析を行ないCF₄の

分解率が99.9%以下になるまでの時間を測定して分解処理剤1L（リットル）当たりに対するCF₄の分解処理量（L）（分解処理能力）を求めるとともに、HFの排出の有無を検知管（（株）ガステック製）により調査した。その結果を表5に示す。

【0068】実施例66, 67

実施例65の分解処理剤の調製における酸化アルミニウムの造粒物と酸化カルシウムの造粒物の混合比を、原子数の比（Al/Ca）が各々0.25、1.0となるように混合したほかは、実施例65と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例65と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表5に示す。

【0069】実施例68, 69

実施例65の分解処理試験におけるCF₄の濃度を各々0.2%、2.0%に変えたほかは実施例65と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表5に示す。

【0070】実施例70～72

実施例65の分解処理試験におけるフルオロカーボンを、各々C₂F₆、C₅F₈、CHF₃に替えたほかは実施例65と同様にしてフルオロカーボンの分解処理試験を行なった。その結果を表5に示す。

【0071】実施例73～80

実施例65の分解処理剤の調製における酸化カルシウムを、各々酸化マグネシウム（実施例73）、酸化ストロンチウム（実施74）、水酸化カルシウム（実施例75）、水酸化マグネシウム（実施例76）、水酸化ストロンチウム（実施例77）、炭酸カルシウム（実施例78）、炭酸マグネシウム（実施例79）、炭酸ストロンチウム（実施例80）に替えたほかは実施例65と同様

にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例6.5と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表5に示す。

【0072】実施例8.1

(分解処理剤の調製) 実施例1と同様にして調製した分解処理剤を、内径4.2mm、長さ1000mmのSUS316L製の分解処理装置の内部に、図1(A)のような構成で充填長が300mmとなるように充填した。分解処理装置の処理剤の温度を860℃に加熱した後、CF₄(流量1.0ml/min)を含有する窒素(合計流量9.50ml/min)を分解処理装置に導入するとともに、酸素(流量5.0ml/min)を分解処理装置に導入してCF₄を分解した。

【0073】この間、30分毎に分解処理装置の排出口から排出される分解ガスの一部を採取し、FT-IR(フーリエ変換赤外分光光度計)及びGC-TC(熱伝導度検出器)によってCF₄の分析を行ないCF₄の分解率が99.9%以下になるまでの時間を測定して分解処理剤1L(リットル)当たりに対するCF₄の分解処理量(L)(分解処理能力)を求めるとともに、HFの排出の有無を検知管((株)ガステック製)により調査した。その結果を表6に示す。

【0074】実施例8.2, 8.3

実施例8.1の分解処理剤の調製における酸化アルミニウムと酸化カルシウムの混合比を、原子数の比(A1/ Ca)が各々0.25、1.0となるように混合したほかは、実施例8.1と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例8.1と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表6に示す。

【0075】実施例8.4, 8.5

実施例8.1の分解処理試験におけるCF₄の濃度を各々0.2%、2.0%に変えたほかは実施例8.1と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表6に示す。

【0076】実施例8.6～8.8

実施例8.1の分解処理試験におけるフルオロカーボンを、各々C₂F₆、C₅F₈、CHF₃に替えたほかは実施例8.1と同様にしてフルオロカーボンの分解処理試験を行なった。その結果を表6に示す。

【0077】実施例8.9～9.6

実施例8.1の分解処理剤の調製における酸化カルシウムを、各々酸化マグネシウム(実施例8.9)、酸化ストロンチウム(実施例9.0)、水酸化カルシウム(実施例9.1)、水酸化マグネシウム(実施例9.2)、水酸化ストロンチウム(実施例9.3)、炭酸カルシウム(実施例9.4)、炭酸マグネシウム(実施例9.5)、炭酸ストロンチウム(実施例9.6)に替えたほかは実施例8.1と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例8.1と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表6に示す。

行なった。その結果を表6に示す。

【0078】実施例9.7

実施例1.7と同様にして調製した分解処理剤を、内径4.2mm、長さ1000mmのSUS316L製の分解処理装置の内部に、図1(B)のような構成で充填長が300mmとなるように充填した。分解処理装置の処理剤の温度を860℃に加熱した後、CF₄(流量1.0ml/min)を含有する窒素(合計流量9.50ml/min)を分解処理装置に導入するとともに、酸素(流量5.0ml/min)を分解処理装置に導入してCF₄を分解した。

【0079】この間、30分毎に分解処理装置の排出口から排出される分解ガスの一部を採取し、FT-IR(フーリエ変換赤外分光光度計)及びGC-TC(熱伝導度検出器)によってCF₄の分析を行ないCF₄の分解率が99.9%以下になるまでの時間を測定して分解処理剤1L(リットル)当たりに対するCF₄の分解処理量(L)(分解処理能力)を求めるとともに、HFの排出の有無を検知管((株)ガステック製)により調査した。その結果を表7に示す。

【0080】実施例9.8, 9.9

実施例9.7の分解処理剤の調製における酸化アルミニウムの造粒物と酸化カルシウムの造粒物の混合比を、原子数の比(A1/ Ca)が各々0.25、1.0となるように混合したほかは、実施例9.7と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例9.7と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表7に示す。

【0081】実施例10.0, 10.1

30 実施例9.7の分解処理試験におけるCF₄の濃度を各々0.2%、2.0%に変えたほかは実施例9.7と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表7に示す。

【0082】実施例10.2～10.4

実施例9.7の分解処理試験におけるフルオロカーボンを、各々C₂F₆、C₅F₈、CHF₃に替えたほかは実施例9.7と同様にしてフルオロカーボンの分解処理試験を行なった。その結果を表7に示す。

【0083】実施例10.5～11.2

40 実施例9.7の分解処理剤の調製における酸化カルシウムを、各々酸化マグネシウム(実施例10.5)、酸化ストロンチウム(実施例10.6)、水酸化カルシウム(実施例10.7)、水酸化マグネシウム(実施例10.8)、水酸化ストロンチウム(実施例10.9)、炭酸カルシウム(実施例11.0)、炭酸マグネシウム(実施例11.1)、炭酸ストロンチウム(実施例11.2)に替えたほかは実施例9.7と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例9.7と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表7に示す。

【0084】実施例113～115

実施例1の分解処理剤の調製における平均細孔直径130Åの細孔を有するアルミナ触媒を、各々平均細孔直径30Åの細孔を有するアルミナ触媒、平均細孔直径80Åの細孔を有するアルミナ触媒、平均細孔直径230Åの細孔を有するアルミナ触媒に替えたほかは実施例1と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例1と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表8に示す。

【0085】実施例116～118

実施例1の分解処理剤の調製における平均細孔直径130Åの細孔を有するアルミナ触媒を、各々平均細孔直径30Åの細孔を有するアルミナ触媒、平均細孔直径80Åの細孔を有するアルミナ触媒、平均細孔直径230Åの細孔を有するアルミナ触媒に替えたほかは実施例1と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例49と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表8に示す。

【0086】実施例119～121

実施例1の分解処理剤の調製における平均細孔直径130Åの細孔を有するアルミナ触媒を、各々平均細孔直径30Åの細孔を有するアルミナ触媒、平均細孔直径80Åの細孔を有するアルミナ触媒、平均細孔直径230Åの細孔を有するアルミナ触媒に替えたほかは実施例1と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例81と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表8に示す。

【0087】実施例122～124

実施例17の分解処理剤の調製における平均細孔直径130Åの細孔を有するアルミナ触媒を、各々平均細孔直径30Åの細孔を有するアルミナ触媒、平均細孔直径80Åの細孔を有するアルミナ触媒、平均細孔直径230Åの細孔を有するアルミナ触媒に替えたほかは実施例17と同様にして分解処理剤を調製した。これらの分解処理剤を用いて、実施例17と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表9に示す。

【0088】実施例125～127

実施例33の処理剤の調製における平均細孔直径130Åの細孔を有するアルミナ触媒を、各々平均細孔直径30Åの細孔を有するアルミナ触媒、平均細孔直径80Åの細孔を有するアルミナ触媒、平均細孔直径230Åの

細孔を有するアルミナ触媒に替えたほかは実施例33と同様にして処理剤を調製した。これらの処理剤を用いて、実施例33と同様にしてCF₄の分解処理試験を行なった。その結果を表10に示す。

【0089】比較例1

市販のアルミナ触媒（平均細孔直径130Å、純度99.9%、粒径2～3mm）を酸化アルミニウムの造粒物から成る分解処理剤とした。この分解処理剤を、内径42mm、長さ1000mmのセラミック製の分解処理装置の内部に、充填長が300mmとなるように充填した。分解処理装置の分解処理剤の温度を860℃に加熱した後、CF₄（流量10ml/min）を含有する窒素（合計流量950ml/min）を分解処理装置に導入するとともに、酸素（流量50ml/min）を分解処理装置に導入してCF₄を分解した。

【0090】この間、実施例1と同様にCF₄の分解率が99.9%以下になるまでの時間を測定して分解処理剤1L（リットル）当たりに対するCF₄の分解処理量（L）（分解処理能力）を求めるとともに、HFの排出

20の有無を検知管（（株）ガステック製）により調査した。その結果を表11に示す。

【0091】比較例2

市販のアルミナ触媒（平均細孔直径130Å、純度99.9%、粒径2～3mm）を酸化アルミニウムの造粒物から成る分解処理剤とした。この分解処理剤を、内径42mm、長さ1000mmのセラミック製の分解処理装置の内部に、充填長が300mmとなるように充填した。分解処理装置の分解処理剤の温度を860℃に加熱した後、CF₄（流量10ml/min）を含有する窒素（合計流量877ml/min）を分解処理装置に導入するとともに、水蒸気（流量73ml/min）及び酸素（流量50ml/min）を分解処理装置に導入してCF₄を分解した。

【0092】この間、実施例1と同様にCF₄の分解率が99.9%以下になるまでの時間を測定して分解処理剤1L（リットル）当たりに対するCF₄の分解処理量（L）（分解処理能力）を求めるとともに、HFの排出の有無を検知管（（株）ガステック製）により調査した。その結果を表11に示す。

【0093】

【表1】

	分解処理剤(AI/M) (各々の混合物を造粒)	フルオロ カーボン	濃度 (%)	共存 ガス	分解処 理温度	分解 率(%)	分解処 理能力	HFの 排出
実施例1	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	75	無
実施例2	Al ₂ O ₃ , CaO (0.25)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	38	無
実施例3	Al ₂ O ₃ , CaO (1.0)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	35	無
実施例4	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	0.2	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	74	無
実施例5	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	2.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	74	無
実施例6	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	C ₂ F ₆	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	50	無
実施例7	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	C ₅ F ₈	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	38	無
実施例8	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CHF ₃	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	98	無
実施例9	Al ₂ O ₃ , MgO (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	75	無
実施例10	Al ₂ O ₃ , SrO (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	42	無
実施例11	Al ₂ O ₃ , Ca(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	56	無
実施例12	Al ₂ O ₃ , Mg(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	72	無
実施例13	Al ₂ O ₃ , Sr(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	35	無
実施例14	Al ₂ O ₃ , CaCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	40	無
実施例15	Al ₂ O ₃ , MgCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	48	無
実施例16	Al ₂ O ₃ , SrCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	31	無

【0094】

* * 【表2】

	分解処理剤(AI/M) (各々の造粒物を混合)	フルオロ カーボン	濃度 (%)	共存 ガス	分解処 理温度	分解 率(%)	分解処 理能力	HFの 排出
実施例17	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	74	無
実施例18	Al ₂ O ₃ , CaO (0.25)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	37	無
実施例19	Al ₂ O ₃ , CaO (1.0)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	36	無
実施例20	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	0.2	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	75	無
実施例21	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	2.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	73	無
実施例22	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	C ₂ F ₆	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	49	無
実施例23	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	C ₅ F ₈	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	37	無
実施例24	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CHF ₃	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	99	無
実施例25	Al ₂ O ₃ , MgO (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	74	無
実施例26	Al ₂ O ₃ , SrO (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	40	無
実施例27	Al ₂ O ₃ , Ca(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	56	無
実施例28	Al ₂ O ₃ , Mg(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	71	無
実施例29	Al ₂ O ₃ , Sr(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	34	無
実施例30	Al ₂ O ₃ , CaCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	41	無
実施例31	Al ₂ O ₃ , MgCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	48	無
実施例32	Al ₂ O ₃ , SrCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	30	無

【0095】

30 【表3】

	処理剤(AI/M) (各々の造粒物を積層)	フルオロ カーボン	濃度 (%)	共存 ガス	分解処 理温度	分解 率(%)	分解処 理能力	HFの 排出
実施例33	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	91	無
実施例34	Al ₂ O ₃ , CaO (0.25)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	62	無
実施例35	Al ₂ O ₃ , CaO (1.0)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	63	無
実施例36	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	0.2	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	91	無
実施例37	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	2.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	92	無
実施例38	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	C ₂ F ₆	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	61	無
実施例39	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	C ₅ F ₈	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	45	無
実施例40	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CHF ₃	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	122	無
実施例41	Al ₂ O ₃ , MgO (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	93	無
実施例42	Al ₂ O ₃ , SrO (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	50	無
実施例43	Al ₂ O ₃ , Ca(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	69	無
実施例44	Al ₂ O ₃ , Mg(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	68	無
実施例45	Al ₂ O ₃ , Sr(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	42	無
実施例46	Al ₂ O ₃ , CaCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	51	無
実施例47	Al ₂ O ₃ , MgCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	60	無
実施例48	Al ₂ O ₃ , SrCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	35	無

【0096】

【表4】

	分解処理剤(AI/M) (各々の混合物を造粒)	フルオロ カーボン	濃度 (%)	共存 ガス	分解処 理温度	分 解 率(%)	分解処 理能力	HFの 排出
実施例49	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	52	無
実施例50	Al ₂ O ₃ , CaO (0.25)	CF4	1.0	—	860	99.9	26	無
実施例51	Al ₂ O ₃ , CaO (1.0)	CF4	1.0	—	860	99.9	24	無
実施例52	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	0.2	—	860	99.9	51	無
実施例53	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	2.0	—	860	99.9	51	無
実施例54	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	C ₂ F ₆	1.0	—	860	99.9	35	無
実施例55	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	C ₅ F ₈	1.0	—	860	99.9	26	無
実施例56	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CHF ₃	1.0	—	860	99.9	68	無
実施例57	Al ₂ O ₃ , MgO (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	52	無
実施例58	Al ₂ O ₃ , SrO (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	20	無
実施例59	Al ₂ O ₃ , Ca(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	38	無
実施例60	Al ₂ O ₃ , Mg(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	40	無
実施例61	Al ₂ O ₃ , Sr(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	24	無
実施例62	Al ₂ O ₃ , CaCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	27	無
実施例63	Al ₂ O ₃ , MgCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	33	無
実施例64	Al ₂ O ₃ , SrCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	22	無

【0097】

* * 【表5】

	分解処理剤(AI/M) (各々の造粒物を混合)	フルオロ カーボン	濃度 (%)	共存 ガス	分解処 理温度	分 解 率(%)	分解処 理能力	HFの 排出
実施例65	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	36	無
実施例66	Al ₂ O ₃ , CaO (0.25)	CF4	1.0	—	860	99.9	19	無
実施例67	Al ₂ O ₃ , CaO (1.0)	CF4	1.0	—	860	99.9	18	無
実施例68	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	0.2	—	860	99.9	36	無
実施例69	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	2.0	—	860	99.9	36	無
実施例70	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	C ₂ F ₆	1.0	—	860	99.9	24	無
実施例71	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	C ₅ F ₈	1.0	—	860	99.9	18	無
実施例72	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CHF ₃	1.0	—	860	99.9	49	無
実施例73	Al ₂ O ₃ , MgO (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	36	無
実施例74	Al ₂ O ₃ , SrO (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	20	無
実施例75	Al ₂ O ₃ , Ca(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	27	無
実施例76	Al ₂ O ₃ , Mg(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	35	無
実施例77	Al ₂ O ₃ , Sr(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	17	無
実施例78	Al ₂ O ₃ , CaCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	20	無
実施例79	Al ₂ O ₃ , MgCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	23	無
実施例80	Al ₂ O ₃ , SrCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	—	860	99.9	15	無

【0098】

※30※ 【表6】

	分解処理剤(AI/M) (各々の混合物を造粒)	フルオロ カーボン	濃度 (%)	共存 ガス	分解処 理温度	分 解 率(%)	分解処 理能力	HFの 排出
実施例81	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	52	無
実施例82	Al ₂ O ₃ , CaO (0.25)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	26	無
実施例83	Al ₂ O ₃ , CaO (1.0)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	25	無
実施例84	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	0.2	O ₂	860	99.9	51	無
実施例85	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	2.0	O ₂	860	99.9	51	無
実施例86	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	C ₂ F ₆	1.0	O ₂	860	99.9	36	無
実施例87	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	C ₅ F ₈	1.0	O ₂	860	99.9	26	無
実施例88	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CHF ₃	1.0	O ₂	860	99.9	69	無
実施例89	Al ₂ O ₃ , MgO (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	52	無
実施例90	Al ₂ O ₃ , SrO (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	30	無
実施例91	Al ₂ O ₃ , Ca(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	38	無
実施例92	Al ₂ O ₃ , Mg(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	49	無
実施例93	Al ₂ O ₃ , Sr(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	24	無
実施例94	Al ₂ O ₃ , CaCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	28	無
実施例95	Al ₂ O ₃ , MgCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	33	無
実施例96	Al ₂ O ₃ , SrCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	22	無

【0099】

【表7】

	分解処理剤(AI/M) (各々の過剰物を混合)	フルオロ カーボン	濃度 (%)	共存 ガス	分解処 理温度	分解 率(%)	分解処 理能力	HFの 排出
実施例97	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	36	無
実施例98	Al ₂ O ₃ , CaO (0.25)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	20	無
実施例99	Al ₂ O ₃ , CaO (1.0)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	18	無
実施例100	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	0.2	O ₂	860	99.9	36	無
実施例101	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CF4	2.0	O ₂	860	99.9	35	無
実施例102	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	C ₂ F ₆	1.0	O ₂	860	99.9	25	無
実施例103	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	C ₅ F ₈	1.0	O ₂	860	99.9	18	無
実施例104	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	CHF ₃	1.0	O ₂	860	99.9	50	無
実施例105	Al ₂ O ₃ , MgO (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	36	無
実施例106	Al ₂ O ₃ , SrO (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	20	無
実施例107	Al ₂ O ₃ , Ca(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	28	無
実施例108	Al ₂ O ₃ , Mg(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	35	無
実施例109	Al ₂ O ₃ , Sr(OH) ₂ (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	18	無
実施例110	Al ₂ O ₃ , CaCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	20	無
実施例111	Al ₂ O ₃ , MgCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	24	無
実施例112	Al ₂ O ₃ , SrCO ₃ (0.5)	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	15	無

【0100】

* * 【表8】

	分解処理剤(AI/M) (各々の混合物を過剰)	Al ₂ O ₃ の細孔	フルオロ カーボン	共存 ガス	分解処 理温度	分解 率(%)	分解処 理能力	HFの 排出
実施例113	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	30	CF4	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	25	無
実施例114	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	80	CF4	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	80	無
実施例115	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	230	CF4	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	20	無
実施例116	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	30	CF4	—	860	99.9	17	無
実施例117	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	80	CF4	—	860	99.9	55	無
実施例118	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	230	CF4	—	860	99.9	20	無
実施例119	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	30	CF4	O ₂	860	99.9	18	無
実施例120	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	80	CF4	O ₂	860	99.9	55	無
実施例121	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	230	CF4	O ₂	860	99.9	20	無

【0101】

* * 【表9】

	分解処理剤(AI/M) (各々の過剰物を混合)	Al ₂ O ₃ の細孔	フルオロ カーボン	共存 ガス	分解処 理温度	分解 率(%)	分解処 理能力	HFの 排出
実施例122	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	30	CF4	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	24	無
実施例123	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	80	CF4	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	75	無
実施例124	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	230	CF4	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	28	無

【0102】

★ ★ 【表10】

	処理剤(AI/M) (各々の過剰物を横層)	Al ₂ O ₃ の細孔	フルオロ カーボン	共存 ガス	分解処 理温度	分解 率(%)	分解処 理能力	HFの 排出
実施例125	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	30	CF4	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	27	無
実施例126	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	80	CF4	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	87	無
実施例127	Al ₂ O ₃ , CaO (0.5)	230	CF4	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	29	無

【0103】

☆ ☆ 【表11】

	分解処理剤	フルオロ カーボン	濃度 (%)	共存 ガス	分解処 理温度	分解 率(%)	分解処 理能力	HFの 排出
比較例1	Al ₂ O ₃	CF4	1.0	O ₂	860	99.9	8	無
比較例2	Al ₂ O ₃	CF4	1.0	O ₂ , H ₂ O	860	99.9	78	有

【0104】

【発明の効果】本発明のフルオロカーボンの分解処理剤及び分解処理方法により、半導体製造工程等から排出される排ガスに含まれるC₂F₄等のフルオロカーボンを、短時間で分解処理剤が失活することなく、フッ化水素等の腐食性ガスを排出されることなく、1000°C以下の比較的低い温度で、99.9%以上の分解率で分解することが可能になった。また、分解処理装置から排出する分解ガスにフッ化水素等の腐食性ガスが含まれないた

め、これを浄化するための浄化装置が不要となるほか、分解処理前のフルオロカーボンを含有するガスと分解処理後のガスを熱交換器により熱交換させることができとなり熱エネルギーの損失を抑制することができるようになった。

【図面の簡単な説明】

【図1】本発明のフルオロカーボンの分解処理方法を実施するための分解処理装置の例を示す断面図

【図2】本発明のフルオロカーボンの分解処理方法を実

施するための図1以外の分解処理装置の例を示す断面図

【図3】本発明のフルオロカーボンの分解処理方法を実施するための分解処理システムの例を示す構成図

【符号の説明】

- 1 酸化アルミニウムとアルカリ土類金属化合物（または酸化物）を混合し造粒して成る造粒物
- 2 酸化アルミニウムの造粒物
- 3 アルカリ土類金属化合物（または酸化物）の造粒物
- 4 ヒーター

* 5 温度センサー

6 フルオロカーボン導入ライン

7 酸素及び／または水蒸気導入ライン

8 热交換器

9 フルオロカーボンの分解処理装置

10 温度制御器

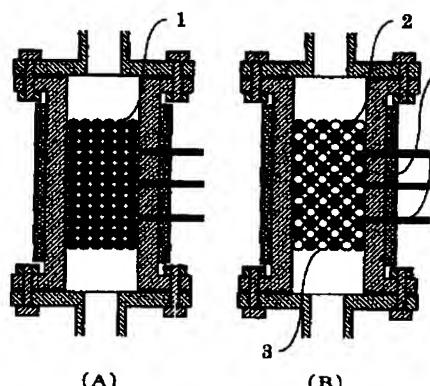
11 分解ガスの排出ライン

12 冷却器

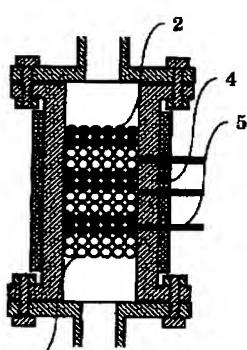
13 ブロワー

* 13 ブロワー

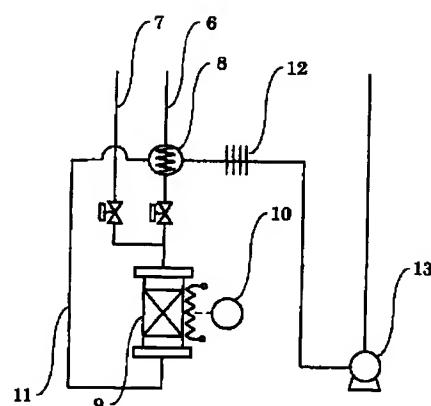
【図1】



【図2】



【図3】



フロントページの続き

(72)発明者 越智 幸史

神奈川県平塚市田村5181番地 日本パイオ
ニクス株式会社平塚研究所内

F ターム(参考) 4D002 AA22 AC10 BA03 BA12 CA07
CA08 CA09 DA04 DA05 DA06
DA08 DA11 DA12 DA14 DA16
DA35 GA01 GB08 GB11 GB12
4D048 AA11 AB03 BA01X BA02X
BA03X BA15X BA41X BB01
CC32
4G069 AA02 AA03 AA08 BA01A
BA01B BA06A BA06B BB04A
BB04B BB05A BB05B BB16A
BB16B BC09A BC09B BC12A
BC12B CA02 CA10 CA19
DA05 EA02 EC14X EC14Y
EC15X EC15Y FB07